日本国特許庁 JAPAN PATENT OFFICE

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office

出願年月日

Date of Application:

2001年10月30日

出 願 番 号

Application Number:

特願2001-332813

[ST.10/C]:

[JP2001-332813]

出 願 人
Applicant(s):

旭硝子株式会社

2002年11月15日

特許庁長官 Commissioner, Japan Patent Office



【書類名】

特許願

【整理番号】

20010641

【提出日】

平成13年10月30日

【あて先】

特許庁長官殿

【国際特許分類】

C07C303/22

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

岡添 隆

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

渡壁 淳

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

伊藤 昌宏

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

渡邉 邦夫

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

江里口 武

【発明者】

【住所又は居所】

神奈川県横浜市神奈川区羽沢町1150番地 旭硝子株

式会社内

【氏名】

柏木 王明

【特許出願人】

【識別番号】

000000044

【氏名又は名称】

旭硝子株式会社

【代表者】

石津 進也

【電話番号】

03-3218-5645

【手数料の表示】

【予納台帳番号】

042619

【納付金額】

21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】

明細書 1

【物件名】

図面 1

要

【物件名】

要約書

【プルーフの要否】

【書類名】明細書

【発明の名称】フルオロスルホニル基含有化合物および該化合物から誘導される 化合物の製造方法

【特許請求の範囲】

【請求項1】

下記化合物(3)をフッ素化して下記化合物(4)とし、つぎに該化合物(4)の分解反応を行うことを特徴とする下記フルオロスルホニル基含有化合物(5)の製造方法。

ただし、式中の記号は以下の意味を示し、 $R^A \sim R^E$ 、 $X^1 \sim X^3$ 、およびEから選ばれる1つ以上は水素原子を含有する基または水素原子であり、かつ、 $R^A \sim R^E$ 、 $X^{1F} \sim X^{3F}$ 、および E^F から選ばれる1つ以上はフッ素化されて形成した基または原子である。

R A: 2 価有機基。

 $R^{AF}: R^{A}$ に対応する基であり、 R^{A} がフッ素化された 2 価有機基または R^{A} と同一の 2 価有機基。

 R^{B} 、 R^{C} 、 R^{D} : それぞれ独立に、水素原子、ハロゲン原子、または1価有機基。

 R^{BF} 、 R^{CF} 、 R^{DF} : R^{BF} は R^{B} に、 R^{CF} は R^{C} に、 R^{DF} は R^{D} に それぞれに対応する基であり、 R^{B} \sim R^{D} のいずれかが水素原子である場合の対応する R^{BF} \sim R^{DF} は水素原子またはフッ素原子、 R^{B} \sim R^{D} のいずれかがハロゲン原子である場合の対応する R^{BF} \sim R^{DF} はハロゲン原子、 R^{B} \sim R^{D} のいずれかが1価有機基である場合の対応する R^{BF} \sim R^{DF} は、対応する R^{B} \sim R^{D} がフッ素化された1価有機基、または、対応する R^{B} \sim R^{D} と同一の基。

R^E:1価有機基。

 $R^{EF}: R^{E}$ に対応する基であり、 R^{E} がフッ素化された1 価有機基または R^{E} と同一の1 価有機基。

E:2価連結基。

 $\mathbf{E}^{\,\mathbf{F}}: \mathbf{E}$ に対応する基であり、 \mathbf{E} と同一の $\mathbf{2}$ 価連結基または \mathbf{E} がフッ素化された $\mathbf{2}$ 価連結基。

E^{F1}: E^Fが切断されて形成した基。

 X^{1} 、 X^{2} 、 X^{3} : それぞれ独立に、水素原子、塩素原子、またはフッ素原子

 X^{1F} 、 X^{2F} 、 X^{3F} : X^{1F} は X^{1} に、 X^{2F} は X^{2} に、 X^{3F} は X^{3} に 対応する基であり、 X^{1} \sim X^{3} のいずれかが水素原子である場合の対応する X^{1F} \sim X^{3F} は水素原子またはフッ素原子、 X^{1} \sim X^{3F} のいずれかがフッ素原子である場合の対応する X^{1F} \sim X^{3F} はフッ素原子、 X^{1} \sim X^{3} のいずれかが塩素原子である場合の対応する X^{1F} \sim X^{3F} は塩素原子。

【化1】

$$FSO_{2}R^{A} O FSO_{2}R^{A} O GSO_{2}R^{B} (3)$$

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
\hline
FSO_2R^{AF} & O \\
\hline
CX^{1F}X^{2F}X^{3F}
\end{array}$$
(5)

【請求項2】

フッ素化反応を、液相中でフッ素と反応させることにより行う請求項1に記載の製造方法。

【請求項3】

フッ素化反応を、ペルフルオロ化された化合物である場合の化合物(4)、ペルフルオロ化された化合物である場合の化合物(5)、およびペルフルオロ化された化合物である場合の下記化合物(6)から選ばれる1種を溶媒として行う請求項2に記載の製造方法。ただし、 R^{EF} は上記と同じ意味を示し、 E^{F2} はE

 $^{
m F}$ の分解反応の結果、 ${
m E}^{\,{
m F}\,{
m 1}}$ とともに形成した基を示す。

$$R^{EF}-E^{F2}$$
 (6)

【請求項4】

化合物(3)のフッ素含量が10~86質量%である請求項2または3に記載の製造方法。

【請求項5】

化合物(3)の分子量が200~1000である請求項2、3、または4に記載の製造方法。

【請求項6】

化合物(4)の分解反応が、熱による分解反応、または求核剤もしくは求電子 剤の存在下に液相で行う分解反応、である請求項1~5のいずれかに記載の製造 方法。

【請求項7】

 R^E がペルフルオロ化された1価有機基であり、 R^{EF} が R^E と同一の基である請求項 $1\sim6$ のいずれかに記載の製造方法。

【請求項8】

フッ素化が、化合物(3)を実質的にペルフルオロ化する反応である請求項1 ~7のいずれかに記載の製造方法。

【請求項9】

フルオロスルホニル基含有化合物(5)とともに下記化合物(6)を得る請求項 $1\sim8$ のいずれかに記載の製造方法。ただし、 R^{EF} および E^{F2} は上記と同じ意味を示す。

$$R^{EF} - E^{F2}$$
 (6)

【請求項10】

化合物 (3) が下記化合物 (A1-1) と下記化合物 (A2-1) との反応生成物である下記化合物 (3-1) であり、または、化合物 (3) が下記化合物 (B1-1) と下記化合物 (B2-1) との反応生成物である下記化合物 (3-1) であり、化合物 (4) が下記化合物 (4-1) であり、化合物 (5) が下記化合物 (5-1) であり、化合物 (6) が下記化合物 (6-1) である請求項 9 に

記載の製造方法。ただし、式中の記号は上記と同じ意味を示す。

【化2】

$$FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{Q} O \xrightarrow{CH_{2}OH} R^{E}COF (A2-1)$$

$$FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{Q} OH (B1-1) CH_{3}CCH_{2}OCOR^{E} (B2-1)$$

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
\hline
FSO_2R^{AF} & O \\
\hline
CF_2OCOR^{EF} \\
\hline
CF_3 & (4-1)
\end{array}$$

R^{EF}COF (6-1)

【請求項11】

化合物(A 1 - 1)と反応させる化合物(A 2 - 1)として、化合物(6 - 1)を用いる請求項10に記載の製造方法。

【請求項12】

下記化合物(5-1)を熱分解することを特徴とする下記化合物(7-1)の 製造方法。ただし、下式中の記号は上記と同じ意味を示す。 【化3】

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
\hline
R^{DF} & O \\
\hline
CF_3
\end{array}$$
(5-1)

$$\begin{array}{cccc}
R^{BF} & R^{CF} \\
FSO_2R^{AF} & O \\
R^{DF} & O \\
\hline
CF_2 & (7-1)
\end{array}$$

【請求項13】

下記化合物 (7-1) の1種以上、または該化合物 (7-1) の1種以上と該化合物 (7-1) と重合しうる重合性単量体の1種以上、を重合することを特徴とするフルオロスルホニル基含有重合体の製造方法。

【化4】

$$R^{BF}$$
 R^{CF}
 R^{DF}
 CF_2
 $(7-1)$

【請求項14】

請求項13に記載の方法で製造されたフルオロスルホニル基含有重合体のフルオロスルホニル基をアルカリ加水分解する、または、該アルカリ加水分解した後に酸処理する、ことを特徴とするスルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体の製造方法。

【請求項15】

下記化合物 (7-1) の1種以上が重合したモノマー単位、または該化合物 (7-1) の1種以上が重合したモノマー単位と該化合物 (7-1) と重合しうる 重合性単量体の1種以上が重合したモノマー単位、を含むフルオロスルホニル基 含有重合体。

【化5】

$$R^{BF}$$
 R^{CF}
 R^{DF}
 CF_2
 $(7-1)$

【請求項16】

下式で表される化合物のいずれか。ただし、式中のMはアルカリ金属原子を示す。

【化6】

$$FSO_2 \xrightarrow{F_2} C$$

$$F_2 \xrightarrow{F_2} C$$

$$F_3 \xrightarrow{F} C$$

$$F_3 \xrightarrow{F} C$$

$$F \xrightarrow{F} C$$

$$F_3 \xrightarrow{F} C$$

$$F \xrightarrow{$$

$$FSO_2 \xrightarrow{F_2} \xrightarrow{F_2} \xrightarrow{F_2} \xrightarrow{F} \xrightarrow{F} COOM$$

$$F_3C$$

$$(6-10)$$

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】

本発明はイオン交換膜(たとえば、食塩電解や固体高分子型燃料電池に使用される膜)や燃料電池の触媒層に用いる電解質等として有用なスルホン酸基含有重合体、および、該重合体製造に用いられるフルオロスルホニル基を含有する重合体およびこれらの原料となりうるフルオロスルホニル基含有化合物、の製造方法に関する、また本発明は、スルホン酸基含有重合体製造用中間体として有用な新規化合物に関する。

[0002]

【従来の技術】

従来、食塩電解用膜、固体高分子型燃料電池の膜または触媒層には、下式で表 される含フッ素モノマーとテトラフルオロエチレンの共重合体が用いられている

[0003]

 $CF_2 = CF - (OCF_2 CFY)_m - O_p - (CF_2)_n - SO_2 F$ (ただし、Yはフッ素原子またはトリフルオロメチル基を示し、nは $1 \sim 12$ の整数を示し、mは $0 \sim 3$ の整数を示し、pは0または1を示し、かつ、m+p > 0である。)

さらに、該共重合体中のフルオロスルホニル基($-SO_2F$)は、アルカリ加水分解した後、酸で処理することによって、スルホン酸基($-SO_3H$)に変換されうる。スルホン酸基含有重合体(以下、スルホン酸ポリマーとも記す。)としては、イオン交換容量が大きく、電気抵抗が低い重合体であるのが好ましい。

[0004]

スルホン酸ポリマーを高イオン交換容量の膜にして食塩電解セル等に使用した場合には、電解電力を低減できる。またスルホン酸ポリマーを燃料電池に使用した場合には、発電エネルギー効率を向上させうる。

[0005]

しかし、スルホン酸ポリマーのイオン交換容量を大きくする目的で、共重合に

用いるフルオロスルホニル基含有モノマーの比率を高くすると、共重合体の分子 量が低くなる問題があった。分子量の低い共重合体から形成される膜は、機械強 度および耐久性が不充分であり、実用的ではない問題があった。

[0006]

【発明が解決しようとする課題】

本発明の課題は、スルホン酸基に変換しうる基を有し、かつ高い重合反応性を 有するフルオロスルホニル基含有化合物およびその製造方法、該化合物を重合さ せたフルオロスルホニル基含有重合体、および該重合体から得たスルホン酸ポリ マーを提供することにある。

また本発明は該課題を解決するモノマーであり、合成の困難性からこれまで知られていなかった環状構造を有するフルオロスルホニル基含有化合物を提供する

[0007]

【課題を解決するための手段】

すなわち、本発明は上記課題を解決する目的でなされたものであり、下記化合物(3)をフッ素化して下記化合物(4)とし、つぎに該化合物(4)の分解反応を行うことを特徴とする下記フルオロスルホニル基含有化合物(5)の製造方法を提供する。

[0008]

ただし、式中の記号は以下の意味を示し、 $R^A \sim R^E$ 、 $X^1 \sim X^3$ 、およびEから選ばれる1つ以上は水素原子を含有する基または水素原子であり、かつ、 $R^A \sim R^E$ 、 $X^{1F} \sim X^{3F}$ 、および E^F から選ばれる1つ以上はフッ素化されて形成した基または原子である。

R A: 2 価有機基。

 $R^{AF}: R^{A}$ に対応する基であり、 R^{A} がフッ素化された2価有機基または R^{A} と同一の2価有機基。

 R^{B} 、 R^{C} 、 R^{D} : それぞれ独立に、水素原子、ハロゲン原子、または1価有機基。

RBF, RCF, RDF: RBFURBL, RCFURCL, RDFURDL

それぞれに対応する基であり、 $R^B\sim R^D$ のいずれかが水素原子である場合の対応する $R^{BF}\sim R^{DF}$ は水素原子またはフッ素原子、 $R^B\sim R^D$ のいずれかがハロゲン原子である場合の対応する $R^{BF}\sim R^{DF}$ はハロゲン原子、 $R^B\sim R^D$ のいずれかが1価有機基である場合の対応する $R^{BF}\sim R^{DF}$ は、対応する $R^B\sim R^D$ がフッ素化された1価有機基、または、対応する $R^B\sim R^D$ と同一の基。

R E: 1 価有機基。

 $R^{EF}: R^{E}$ に対応する基であり、 R^{E} がフッ素化された1 価有機基または R^{E} と同一の1 価有機基。

[0009]

E:2価連結基。

 $\mathbf{E}^{\,\mathbf{F}}: \mathbf{E}$ に対応する基であり、 \mathbf{E} と同一の $\mathbf{2}$ 価連結基または \mathbf{E} がフッ素化された $\mathbf{2}$ 価連結基。

 $E^{F1}:E^{F}$ が切断されて形成した基。

 $\mathbf{X}^{\,1}$ 、 $\mathbf{X}^{\,2}$ 、 $\mathbf{X}^{\,3}$: それぞれ独立に、水素原子、塩素原子、またはフッ素原子

 $\mathbf{X}^{1\,F}$ 、 $\mathbf{X}^{2\,F}$ 、 $\mathbf{X}^{3\,F}$: $\mathbf{X}^{1\,F}$ は $\mathbf{X}^{1\,C}$ 、 $\mathbf{X}^{2\,F}$ は $\mathbf{X}^{2\,C}$ に、 $\mathbf{X}^{3\,F}$ は $\mathbf{X}^{3\,C}$ 対応する基であり、 $\mathbf{X}^{1\,\sim}\mathbf{X}^{3\,O}$ のいずれかが水素原子である場合の対応する $\mathbf{X}^{1\,F}$ \mathbf{F} $\mathbf{X}^{3\,F}$ は水素原子またはフッ素原子、 $\mathbf{X}^{1\,\sim}\mathbf{X}^{3\,O}$ のいずれかがフッ素原子である場合の対応する $\mathbf{X}^{1\,F}$ $\mathbf{X}^{3\,F}$ はフッ素原子、 $\mathbf{X}^{1\,\sim}\mathbf{X}^{3\,O}$ のいずれかが塩素原子である場合の対応する $\mathbf{X}^{1\,C}$ $\mathbf{X}^{3\,C}$ は塩素原子。

[0010]

【化7】

$$FSO_{2}R^{A} \longrightarrow O \qquad E \longrightarrow R^{E} \qquad (3)$$

$$CX^{1}X^{2}X^{3}$$

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
\hline
FSO_2R^{AF} & O \\
R^{DF} & O \\
\hline
CX^{1F}X^{2F}X^{3F}
\end{array}$$
(5)

[0011]

また本発明は、下記化合物(5-1)を熱分解することを特徴とする下記化合物(7-1)の製造方法を提供する。ただし、下式中の記号は上記と同じ意味を示す。

[0012]

【化8】

$$FSO_{2}R^{AF}$$

$$R^{DF}$$

$$O$$

$$CF_{3}$$

$$(5-1)$$

$$R^{BF}$$

$$FSO_{2}R^{AF}$$

$$R^{DF}$$

$$O$$

$$CF_{2}$$

$$(7-1)$$

[0013]

さらに本発明は、下記化合物(7-1)の1種以上が重合したモノマー単位、

または該化合物 (7-1) の1種以上が重合したモノマー単位と該化合物 (7-1) と重合しうる重合性単量体の1種以上が重合したモノマー単位、を含むフルオロスルホニル基含有重合体、およびその製造方法を提供する。

[0014]

さらに本発明は、フルオロスルホニル基含有重合体のフルオロスルホニル基を アルカリ加水分解する、または、該アルカリ加水分解した後に酸処理する、こと を特徴とするスルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体の製造方法を提供す る。

また本発明は下式で表される化合物のいずれかを提供する。ただし、式中のM はアルカリ金属原子を示す。

【化9】

$$FSO_2$$
 F_2
 F_2
 F_3
 F_4
 F_5
 F_5
 F_5
 F_7
 $F_$

[0016]

【発明の実施の形態】

本明細書においては、式(3)で表される化合物を化合物(3)と記す。他の 式で表される化合物も同様に記す。

有機基とは炭素原子を1以上含む基をいう。本明細書における有機基としては、炭化水素基、ハロゲン化炭化水素基、ヘテロ原子含有炭化水素基、またはハロゲン化(ヘテロ原子含有炭化水素)基が挙げられる。炭化水素基とは炭素原子と水素原子とからなる有機基をいう。有機基の炭素数は1~20が好ましく、1~10がより好ましい。また、ハロゲン化炭化水素基は、炭素原子に結合した水素原子の1個以上がハロゲン原子によって置換された炭化水素基をいう。ヘテロ原子含有炭化水素基は、ヘテロ原子(酸素原子、窒素原子、硫黄原子等)および/またはヘテロ原子団(一C一C(=O)一C一、一C一SO2一C一等)を含む炭化水素基をいう。また、ハロゲン化(ヘテロ原子含有炭化水素)基は、上記ヘテロ原子含有炭化水素基における炭素原子に結合した水素原子の1個以上が、ハロゲン原子によって置換された基をいう。

[0017]

化合物(3)における R^A はフッ素化されうる2価有機基またはペルフルオロ化された2価有機基であるのが好ましい。 $R^B \sim R^D$ は、フッ素化されうる1価有機基または水素原子であるのが好ましい。 R^E は含フッ素1価有機基であるのが好ましく、ペルフルオロ化された1価有機基であるのが特に好ましい。Eはエステル結合を含有する2価有機基であるのが好ましく、フッ素化されうる該2価有機基であるのが好ましい。 $X^1 \sim X^3$ は、同一であっても異なっていてもよく、同一であるのが好ましく、全てが水素原子であるのが好ましい。

[0018]

具体的には、 R^A としては、2 価炭化水素基、ヘテロ原子含有2 価炭化水素基、フルオロ2 価炭化水素基またはフルオロ(ヘテロ原子含有)2 価炭化水素基が挙げられ、フルオロアルキレン基、またはフルオロ(エーテル性酸素原子含有アルキレン)基であるのが特に好ましい。 $R^B \sim R^D$ としては、水素原子またはアルキル基であるのが好ましく、水素原子であるのが特に好ましい。 R^E としては

、フルオロ1 価炭化水素基またはフルオロ(ヘテロ原子含有1 価炭化水素) 基であるのが好ましく、フルオロアルキル基、またはフルオロ(エーテル性酸素原子含有アルキル) 基であるのが特に好ましく、ペルフルオロ化されたこれらの基であるのがとりわけ好ましい。

[0019]

Eはエステル結合を含有する基であるのが好ましく、 $-COOCHR^1-$ (ただし、該基の向きは限定されず、 R^1 は水素原子または1 価炭化水素基を示し、水素原子またはメチル基であるのが好ましい。)であるのが特に好ましい。

化合物(3)としては、下記方法Aまたは下記方法Bにより製造された化合物(3)であるのが好ましい。

[0021]

[方法A] 下記化合物(A1)と下記化合物(A2)を反応させて化合物(3)を得る方法。

[0022]

【化10】

$$FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad \qquad \qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad \qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad \qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad \qquad } FSO_{2}R^{A} \xrightarrow{\qquad } FSO_$$

[0023]

ただし、式中の $R^A \sim R^E$ 、 X^1 、 X^2 、 X^3 は、それぞれ、上記と同じ意味を示し、好ましい態様も同様である。 E^3 および E^4 は相互に反応して2価連結基(E)を形成する基であり、 E^3 および E^4 の一方が一 CHR^1 OHであり他方が X^4 CO-(ここで、 R^1 は上記と同じ意味を示し、 X^4 はハロゲン原子を示し、フッ素原子が好ましい。)であるのが好ましい。一 CHR^1 OHと X^4 CO-とは、エステル化反応により2価連結基(E)としての一 CHR^1 OCO-を形成させうる。

[0024]

方法AにおいてEがエステル結合含有基(-CHR¹OCO-)である場合、 化合物(3)は目的化合物の有用性の観点から下記化合物(3-1)であるのが 好ましい。化合物(3-1)は、下記化合物(A1-1)と化合物(A2-1) とのエステル化反応の反応生成物として得ることができる。ただし、下式中の記 号は上記と同じ意味を示す。

[0025]

【化11】

エステル化反応は、公知のエステル化反応の条件により実施できる。該反応は、溶媒の存在下に実施してもよいが、溶媒の不存在下に実施することが容積効率の点から好ましい。溶媒の使用量は、化合物(A1-1)と化合物(A2-1)の総量に対して50~500質量%であることが好ましい。また、エステル化反応の反応温度は、-50℃以上であることが好ましく、溶媒の沸点温度以下でありかつ+100℃以下であるのが好ましい。また、該反応の反応時間は原料の供給速度と反応に用いる化合物量に応じて適宜変更され、反応圧力(ゲージ圧、以下同様)は大気圧~2MPaが好ましい。

[0027]

化合物(A1-1)と化合物(A2-1)との反応では、HFが発生する。このHFを中和するために、アルカリ金属フッ化物(NaF、KFが好ましい)やトリアルキルアミンを反応系中に存在させてもよい。または、中和剤を使用しない場合には、酸を不活性ガス気流(たとえば、窒素ガス気流等)に同伴させて反応系外に排出することが好ましい。アルカリ金属フッ化物を用いる場合の量は化合物(A2-1)に対して1~10倍モルとすることが好ましい。

[0028]

[方法B]

下記化合物(B1)と下記化合物(B2)と反応させて化合物(3)を得る方法。ただし、式中の記号は上記と同じ意味を示す。

[0029]

【化12】

$$FSO_{2}R^{A} OH + CX^{1}X^{2}X^{3} FSO_{2}R^{A} OH E-R^{E}$$

$$(B1) (B2) (3) CX^{1}X^{2}X^{3}$$

[0030]

方法Bの具体例としては、下記化合物(B1-1)と化合物(B2-1)の反応による化合物(3-1)の製造方法が例示されうる。ただし、下式中の記号は、上記と同じ意味を示す。

[0031]

【化13】

[0032]

化合物(B1-1)と化合物(B2-1)との反応は、酸触媒と、オルトギ酸エステルまたはオルト酢酸エステルの存在下に実施するのが好ましい。酸触媒としては、塩酸、硫酸等の液体の無機酸、四塩化チタン、酸フッ化ホウ素エーテラート、塩化アルミニウム、塩化亜鉛などのルイス酸、ペルフルオロスルホン酸ポリマー、ビーズ状の該ポリマー、または該ポリマーをアモルファスシリカ上に担持してポーラスナノコンポジットとした固体酸触媒等が挙げられる。これらのうち、生成物との分離が容易である点から固体酸触媒が好ましい。

[0033]

[0034]

また、化合物(B 1-1)としては下記化合物(B 1-1 0)が好ましい。また、化合物(B 2-1)は、下記化合物(B 2-a)と(B 2-b)とのエステル化反応により製造するのが好ましい。ただし、 X^4 は水酸基またはハロゲン原子を示す。

$$FSO_2$$
 (CF_2) $_2$ OCH_2 CH (OH) CH_2 OH ($B1-10$).
 CH_3CO-CH_2OH ($B2-a$).
 X^4COR^E ($B2-b$).

[0035]

化合物 (B1-10) は、J. Fluorine Chem., 46, 39 (1990) およびJ. Fluorine Chem., 68, 253 (1994) に記載される方法にしたがって製造できる。たとえば、化合物 (B1-10) は下記製造ルートにしたがって製造できる。

[0036]

【化14】

$$\begin{array}{c|c}
O & AgF \\
\hline
O & F_2 \\
\hline
F & C \\
\hline
F & C \\
\hline
O & F_2 \\
\hline
F & C \\
\hline
O & O & F_2 \\
\hline
F & C & O & O \\
\hline
O & F_2 \\
\hline
O & F_2 \\
\hline
O & O & F_2 \\
\hline
O & O & F_2 \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O & O & O \\
\hline
O & O &$$

本発明においては、化合物(3)をフッ素化して化合物(4)を得る。化合物(3)は、後述する液相フッ素化を行う場合に、液相に溶解しやすく、かつ、分

解反応を防ぐのに充分な分子量を有する化合物であることが好ましい。すなわち化合物(3)の分子量は200~1000であることが好ましい。分子量が200未満の場合は化合物(3)が気化しやすくなるため、液相フッ素化時に気相中で分解反応が起こるおそれがある。一方、分子量が1000を超す場合は化合物(3)の精製が困難になるおそれがある。

[0038]

また、液相フッ素化を行う場合の化合物(3)は、フッ素含量が30質量%以上であるのが好ましく、30~86質量%であるのがより好ましく、30~76質量%であるのがさらに好ましい。そして、該フッ素含量となるように、化合物(3)中の各基、特に基(R^E)の構造を適宜変更するのが好ましい。

[0039]

化合物(3)中のR E としては上記のとおりであり、R E の炭素数は $2\sim20$ が好ましく、特に $2\sim10$ が好ましい。R E の具体例としては、以下の例が挙げられる。

$$CF_3$$
 (CF_2) $_2$ OCF (CF_3) -.

$${\tt CF_3}$$
 (${\tt CF_2}$) ${\tt 2OCF}$ (${\tt CF_3}$) ${\tt CF_2OCF}$ (${\tt CF_3}$) $-$

[0040]

また、 R^E が下記の基である場合は、後述する化合物(4)の分解反応がエステル結合の分解反応である場合において、分解反応生成物が同一化合物になるため好ましい。

【化15】

$$R^{BF}$$
 R^{CF}
 R^{DF} O
 $CX^{1F}X^{2F}X^{3F}$
 $[0042]$

本発明における化合物(3)は、フッ素化反応を行う前に、精製して、フッ素

化反応を円滑に進行させるようにするのが好ましい。特に上記の方法Aまたは方法Bで化合物(3-1)を製造した場合には、フッ素化反応前に、水酸基を有する未反応の化合物の残量ができるだけ少なくするように精製するのが好ましい。精製方法としては、蒸留する方法、希アルカリ水などで処理して分液する方法、有機溶媒で抽出した後に蒸留する方法、シリカゲルカラムクロマトグラフィ等が挙げられる。

[0043]

フッ素化反応の方法としては、ECF法、コバルトフッ素化法等の液相中で行うフッ素化反応、気相でフッ素と反応させる方法等が挙げられるが、反応の操作性および収率の点から液相中で行うフッ素化が特段に有利な方法であり、化合物(3)とフッ素(F_2)とを液相中で反応させる方法(いわゆる液相フッ素化と呼ばれる方法)によるのが特に好ましい。

[0044]

液相フッ素化においては、フッ素は、フッ素ガスをそのまま用いても、不活性ガスで希釈されたフッ素ガスを用いてもよい。不活性ガスとしては、窒素ガス、ヘリウムガスが好ましく、経済的な理由から窒素ガスが特に好ましい。窒素ガス中のフッ素量は特に限定されず、10 v o 1 %以上とすることが効率の点で好ましく、20 v o 1 %以上とすることが特に好ましい。

[0045]

液相フッ素化において、液相を形成させるためには、通常溶媒を用いる。溶媒としては、C-H結合を含まずC-F結合を必須とする溶媒が好ましく、さらに、ペルフルオロアルカン類、または、塩素原子、窒素原子および酸素原子からなる群より選ばれる1種以上の原子を構造中に有する公知の有機溶剤をペルフルオロ化した有機溶剤が好ましい。さらに該溶媒としては、化合物(3)の溶解性が高い溶媒を用いることが好ましく、特に化合物(3)を1質量%以上溶解しうる溶媒、特には5質量%以上溶解しうる溶媒を用いることが好ましい。

[0046]

溶媒の例としては、ペルフルオロ化された化合物である場合の化合物(4)、ペルフルオロ化された化合物である場合の化合物(5)、およびペルフルオロ化

された化合物である場合の下記化合物(6)、ペルフルオロアルカン類(商品名:FC-72等)、ペルフルオロエーテル類(FC-75、FC-77等)、ペルフルオロポリエーテル類(商品名:クライトックス、フォンブリン、ガルデン、デムナム等)、クロロフルオロカーボン類(商品名:フロンルーブ)、クロロフルオロポリエーテル類、ペルフルオロアルキルアミン(例えば、ペルフルオロトリアルキルアミン等)、および不活性流体(商品名:フロリナート)等が挙げられる。溶媒としては、反応後の後処理が容易になる利点があることから、ペルフルオロ化された化合物である場合の化合物(4)、ペルフルオロ化された化合物である場合の下記化合物(5)、およびペルフルオロ化された化合物である場合の下記化合物(6)から選ばれる1種が好ましい。また、溶媒の量は、化合物(3)に対して、5倍質量以上が好ましく、特に10~100倍質量が好ましい。

[0047]

液相フッ素化反応の反応形式は、バッチ方式であっても連続方式であってもよい。また液相フッ素化反応は、以下に示すフッ素化法1または2で実施するのが好ましく、反応収率と選択率の点からフッ素化法2で実施するのが好ましい。またフッ素ガスは、バッチ方式で実施する場合においても連続方式で実施する場合においても、窒素ガス等の不活性ガスで希釈したものを使用してもよい。

[0048]

[フッ素化法1]

反応器に化合物(3)と溶媒とを仕込み撹拌を開始して、所定の反応温度と反応圧力に制御した後、フッ素ガスまたはフッ素ガスと溶媒とを連続的に供給しながら反応させる方法。

[0049]

[フッ素化法2]

反応器に溶媒を仕込み撹拌を開始して、所定の反応温度と反応圧力に制御した 後、フッ素ガスと、化合物(3)とを所定のモル比で連続的かつ同時に供給する 方法。

[0050]

フッ素化法2において化合物(3)を供給する際には、選択率を向上させ、副

生成物量を抑制させることから、溶媒で希釈した化合物(3)を供給することが好ましい。また、フッ素化法2において化合物(3)を溶媒で希釈する際には、化合物(3)に対する溶媒2の量を5倍質量以上とすることが好ましく、特に10倍質量以上とすることが好ましい。

[0051]

液相フッ素化に用いるフッ素量は、バッチ方式で反応を実施する場合にも連続方式で実施する場合にも、フッ素化されうる水素原子に対して、フッ素の量が常に過剰当量になる量にすることが好ましく、該水素原子に対して1.5倍当量以上(すなわち、1.5モル以上)になる量にするのが選択率の点から特に好ましい。またフッ素量は、反応の開始時点から反応の終了時点まで、常に過剰当量になるように保つのが好ましい。

[00.52]

液相フッ素化の反応温度は、通常は-60 C以上かつ化合物(3)の沸点以下が好ましく、反応収率、選択率、および工業的実施のしやすさの点から-50 C $\sim+100$ C が特に好ましく、-20 C $\sim+50$ C が特に好ましい。液相フッ素化の反応圧力は特に限定されず、常圧 ~2 M P a が、反応収率、選択率、工業的な実施のしやすさの観点から特に好ましい。

[0053]

さらに、液相フッ素化を効率的に進行させるためには、反応の後期にC-H結合含有化合物を反応系中に添加したり、紫外線照射を行うことが好ましい。C-H結合含有化合物の使用によって、反応系中に存在する化合物(3)を効率的にフッ素化でき、反応率を飛躍的に向上させうる。

[0054]

C-H結合含有化合物としては、化合物(3)以外の有機化合物であり、特に 芳香族炭化水素が好ましく、ベンゼン、トルエン等が特に好ましい。該C-H結 合含有化合物の添加量は、化合物(3)中の水素原子に対して0.1~10モル %であることが好ましく、特に0.1~5モル%であることが好ましい。

[0055]

C-H結合含有化合物は、反応系中にフッ素ガスが存在する状態で添加するこ

とが好ましい。さらに、C-H結合含有化合物を加えた場合には、反応系を加圧 することが好ましい。加圧時の圧力としては、O.O1~5MPaが好ましい。

[0056]

本発明におけるフッ素化反応によって化合物(3)はフッ素化されて化合物(4)が生成する。化合物(4)の R^{AF} $\sim R^{EF}$ は R^{A} $\sim R^{E}$ に、 E^{F} はEに、 X^{1F} $\sim X^{3F}$ は X^{1} $\sim X^{3}$ に、それぞれ対応する基である。化合物(3)中の基がそれぞれフッ素化されうる基であって、実際にフッ素化された場合には、化合物(4)中の基は、それぞれに対応する基がフッ素化された基である。しかし、化合物(3)中の基がフッ素化されうる基であってもフッ素化されなかった場合や、化合物(3)中の基がフッ素化されない基であった場合の化合物(4)中の基は、それぞれに対応する基と同一の基である。ただし、 R^{A} $\sim R^{E}$ 、 X^{1} $\sim X^{3}$ 、およびE A A E A E A E A E E A E A E E

[0057]

本発明におけるフッ素化反応では、炭素原子に結合した水素原子はフッ素原子 に置換されるが、炭素原子に結合した塩素原子、臭素原子、またはヨウ素原子は フッ素原子に置換されない。

[0058]

化合物(3)中の $R^A \sim R^E$ が有機基である場合、該有機基がフッ素化されない場合や、該有機基がペルハロゲン化された有機基(たとえば、ペルフルオロ化された有機基)である場合の $R^{AF} \sim R^{EF}$ は、対応する $R^A \sim R^E$ とそれぞれ同一の基である。一方、 $R^A \sim R^E$ がフッ素化されうる有機基であってフッ素化された場合の $R^{AF} \sim R^E$ Fは、対応する $R^A \sim R^E$ がフッ素化された有機基になる。 $R^A \sim R^E$ が水素原子であってフッ素化された場合の $R^{AF} \sim R^E$ Fは、対応する $R^A \sim R^E$ が水素原子であってフッ素化されなかった場合の $R^A \sim R^E$ Fは、水素原子になる。 $R^A \sim R^E$ が水素原子であってフッ素化されなかった場合の $R^A \sim R^E$ Fは、水素原子になる。 $R^A \sim R^E$ がハロゲン原子である場合の $R^A \sim R^E$ Fはハロゲン原子になる。 $R^A \sim R^E$ がハロゲン原子であってフッ素化された場合の $R^A \sim R^E$ Fはハロゲン原子になる。 $R^A \sim R^E$ が水素原子であってフッ素化された場合の $R^A \sim R^E$ Fはハロゲン原子になる。 $R^A \sim R^E$ Fが水素原子であってフッ素の $R^A \sim R^E$ Fはハロゲン原子になる。 $R^A \sim R^E$ Fが水素原子であってフッ素の $R^A \sim R^E$ Fになる。 $R^A \sim R^E$ Fが水素原子であってフッ素の $R^A \sim R^E$ Fになる。 $R^A \sim R^E$ Fが水素原子であってフッ素の $R^A \sim R^E$ Fになる。 $R^A \sim R^E$ Fが水素原子であって

フッ素化されなかった場合の \mathbf{X}^{1} \mathbf{F} \sim \mathbf{X}^{3} \mathbf{F} は、水素原子である。 \mathbf{X}^{1} \sim \mathbf{X}^{3} が塩素原子またはフッ素原子である場合の \mathbf{X}^{1} \mathbf{F} \sim \mathbf{X}^{3} \mathbf{F} は、対応する \mathbf{X}^{1} \sim \mathbf{X}^{3} と同じ塩素原子またはフッ素原子になる。

[0059]

化合物(3)のEがフッ素化されない2価連結基である場合、または、フッ素化される2価連結基であってもフッ素化されない場合のE は、E と同一の2 価連結基である。E がフッ素化される2 価連結基であってフッ素化された場合のE がフッ素化された2 価連結基になる。

[0060]

化合物(3)をフッ素化した化合物(4)としては、化合物(3)中のフッ素化されうる構造が実質的にペルフルオロ化された化合物であるのが好ましい。ここで実質的にペルフルオロ化されたとは、化合物(3)の一部のフッ素化されうる構造がフッ素化されなかったとしても、化合物としての性質が、完全にフッ素化された化合物(3)と同等である程度にフッ素化されたことをいう。化合物(4)としては、化合物(3)中のフッ素化されうる構造が完全にフッ素化(すなわちペルフルオロ化)された化合物であるのが好ましい。

[0061]

具体的には、 R^A がフッ素化されうる2価有機基またはペルフルオロ化された2価有機基であって、 R^A Fがペルフルオロ化された2価有機基であるのが好ましい。 R^B ~ R^D がフッ素化されうる1価有機基または水素原子であって、 R^B F~ R^D Fがペルフルオロ化された1価有機基またはフッ素原子であるのが好ましい。 R^E が含フッ素1価有機基であって R^E Fがペルフルオロ化された1価有機基であるのが好ましい。 E^A Fが一〇〇〇〇日 E^A Fが、 E^A Fが、 E^A Fが、 E^A Fがフッ素原子またはトリフルオロメチル基であるのが好ましい。)であるのが好ましい。 E^A Fがフッ素原子であるのが好ましい。

[0062]

特にRAFは、ペルフルオロ2価炭化水素基またはペルフルオロ(ヘテロ原子

含有 2 価炭化水素)基であるのが好ましく、ペルフルオロアルキレン基、またはペルフルオロ(エーテル性酸素原子含有アルキレン)基であるのが特に好ましい。 $R^{BF}\sim R^{DF}$ は、ペルフルオロ 1 価有機基またはフッ素原子であるのが好ましく、ペルフルオロアルキル基またはフッ素原子が特に好ましく、フッ素原子またはトリフルオロメチル基がとりわけ好ましい。 R^{EF} は、ペルフルオロ 1 価炭化水素基またはペルフルオロ(ヘテロ原子含有) 1 価炭化水素基であるのが好ましく、ペルフルオロアルキル基、またはペルフルオロ(エーテル性酸素原子含有アルキル)基であるのが特に好ましい。さらに R^{EF} は、 R^{E} と同一の基であり、かつペルフルオロ化された 1 価有機基であるのが好ましい。 2 価連結基(E^{F})としては、 $-COOCHR^{1}$ ーである 2 価連結基(E)がフッ素化されて形成する $-COOCFR^{1F}$ (ただし、 R^{1F} は前記と同じ意味を示す。)が好ましい。

[0063]

化合物(3)を液相中でフッ素化する反応においては、通常は、水素原子がフッ素原子に置換されてHFが副生する。副生したHFを除去するには、反応系中にHFの捕捉剤を共存させる、または反応器ガス出口でHF捕捉剤と出口ガスを接触させることが好ましい。該HF捕捉剤としては、前述の中和剤と同様のものを用いられ、NaFが好ましい。

[0064]

反応系中にHF捕捉剤を共存させる場合の量は、化合物(3)中に存在する全水素原子量に対して $1\sim2$ 0倍モルが好ましく、 $1\sim5$ 倍モルが特に好ましい。反応器ガス出口にHF捕捉剤をおく場合には、(a)冷却器(10 $\mathbb{C}\sim$ 室温に保持することが好ましく、特には約20 \mathbb{C} に保持することが好ましい。)(b)NaFペレット充填層、および(c)冷却器(-78 $\mathbb{C}\sim+10$ \mathbb{C} に保持することが好ましく、ケジャンに保持することが好ましい)を(a)-(b)-(c)の順に直列に設置することが好ましい。なお、(c)の冷却器からは凝集した液を反応器に戻すための液体返送ラインを設置してもよい。

[0065]

フッ素化工程で得た化合物(4)を含む粗生成物は、そのまま次の分解反応に

用いてもよく、精製して高純度のものにしてもよい。精製方法としては、粗生成物をそのまま常圧または減圧下に蒸留する方法等が挙げられる。化合物(4)としては、化合物(3-1)のフッ素化で生成する化合物(4-1)が好ましい。

[0066]

【化16】

[0067]

次に、本発明においては化合物(4)における2価連結基(E^F)を分解させて化合物(5)を得る。以下、 E^F が $-COOCFR^{1F}$ -である場合を例に挙げて説明する。 E^F が $-COOCFR^{1F}$ -である場合の分解反応は、エステル結合の分解反応である。エステル結合の分解反応は、熱による分解反応、または求核剤もしくは求電子剤の存在下に液相中で行う分解反応により実施することが好ましい。

[0068]

熱による分解反応は、化合物(4)を加熱することにより実施できる。熱による分解反応の反応形式としては、化合物(4)の沸点とその安定性により選択することが好ましい。たとえば、気化しやすい化合物(4)を熱分解する場合には、気相で連続的に分解させて、得られた化合物(5)を含む出口ガスを凝縮、回収する気相熱分解反応を採用しうる。

[0069]

気相熱分解反応の反応温度は50~350℃が好ましく、50~300℃が特に好ましく、150~250℃が特に好ましい。また、反応には直接には関与しない不活性ガスを反応系中に共存させてもよい。不活性ガスとしては、窒素、二酸化炭素等が挙げられる。不活性ガスは化合物(4)に対して0.01~50 v o 1%程度を添加することが好ましい。不活性ガスの添加量が多いと、生成物の

回収量が低減することがある。

[0070]

一方、化合物(4)が気化しにくい化合物である場合には、反応器内で液のまま加熱する液相熱分解反応を採用することが好ましい。この場合の反応圧力は限定されない。通常の場合、化合物(5)を含む生成物は、より低沸点であることから、生成物を気化させて連続的に抜き出す反応蒸留形式による方法で得ることが好ましい。また加熱終了後に反応器中から一括して生成物を抜き出す方法であってもよい。この液相熱分解反応の反応温度は50~300℃が好ましく、特に100~250℃が好ましい。

[0071]

液相熱分解反応は、無溶媒で行っても、溶媒の存在下に行ってもよい。該溶媒としては、化合物(4)と反応せず、かつ化合物(4)と相溶性のあるもので、生成する化合物(5)と反応しないものであれば特に限定されない。また、溶媒としては、化合物(5)の精製時に分離しやすいものを選定することが好ましい。溶媒の具体例としては、ペルフルオロトリアルキルアミン、ペルフルオロデカリンなどの不活性溶媒、クロロフルオロカーボン類等のなかでも高沸点であるクロロトリフルオロエチレンオリゴマー(例えば、商品名:フロンルーブ)、が好ましい。また、溶媒の量は化合物(4)に対して10~1000質量%が好ましい。

[0072]

また、化合物(4)を、液相中で求核剤または求電子剤と反応させて分解させる場合、該反応は、無溶媒で行っても、溶媒の存在下に行ってもよい。該溶媒としては、液相熱分解反応における溶媒と同じものが挙げられる。求核剤としては下「が好ましく、特にアルカリ金属のフッ化物由来の下」が好ましい。アルカリ金属のフッ化物としては、NaF、NaHF₂、KF、CsFがよく、これらのうち経済性の面からNaFが、低い反応温度で実施できる点からはKFが、特に好ましい。

[0073]

求核剤(たとえばF⁻)を用いた場合には、反応の最初に用いた求核剤は触媒

量であってもよく、過剰に用いてもよい。すなわち F^- 等の求核剤の量は化合物 (4)に対して $1\sim500$ モル%が好ましく、 $1\sim100$ モル%が特に好ましく、 とりわけ $5\sim50$ モル%が好ましい。反応温度は、-30 \mathbb{C} ~溶媒または化合物 (4)の沸点までの間の温度が好ましく、-20 $\mathbb{C}\sim250$ \mathbb{C} が特に好ましい。この方法も、反応蒸留形式で実施することが好ましい。

[0074]

エステル結合の分解反応では、-COF基および $R^{1F}CO-$ 基が形成される。 $-E^{F1}$ 基に対応する基は、-COF基であっても $R^{1F}CO-$ 基であってもよいが、後述する熱分解反応によって重合性の不飽和二重結合に導く場合には、-COF基であるのが好ましい。該-COF基としては、 R^{1F} がフッ素原子である場合の $R^{1F}CO-$ 基であってもよい。

[0075]

化合物(5)としては化合物(4-1)のエステル結合の分解反応で生成する化合物(5-1)が好ましい。

[0076]

【化17】

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
\hline
FSO_2R^{AF} & O \\
\hline
COF \\
(5-1) & CF_3 \\
\hline
[0 0 7 7]
\end{array}$$

化合物(4)のエステル結合の分解反応では、化合物(5)とともに下記化合物(6)が生成する。ただし、 \mathbf{R}^{EF} は前記と同じ意味を示し、 \mathbf{E}^{F2} は \mathbf{E}^{F} が切断された \mathbf{E}^{F1} とともに形成される基を示す。

$$R^{EF} - E^{F2} \qquad (6)$$

エステル結合の分解反応生成物からは、化合物(5)のみを得ても、化合物(5)と化合物(6)の両方を得てもよい。

[0078]

E F が-COOCFR ^{1 F} - である場合のE ^{F 2} に対応する基は、-COF基

または $R^{1F}CO$ -であり、 R^{1F} がフッ素原子である場合の E^{F2} は E^{F} の向きに関わらず、-COF基となる。本発明における E^{F1} と E^{F2} とは、いずれも-COF基であるのが好ましい。すなわち、 E^{F1} が-COF基である化合物(5)は、後述する反応により有用な化合物に導かれ、 E^{F2} が-COF基である化合物(6)は後述する連続反応を実施できる点で好ましい。すなわち、化合物(6)としては、下記化合物(6 -1)が好ましい。

$$R^{EF}$$
-COF (6-1)

該化合物(6-1)は、方法Aにおいて、化合物(A1-1)と反応させる化合物(A2-1)として用いることにより、化合物(5-1)の連続製造が実施できる。

化合物(5-1)は、さらに熱分解反応により、重合性の化合物(7-1)に 導かれる。ただし、下式中の記号は上記と同じ意味を示す。

【化18】

$$R^{BF}$$
 R^{CF}
 R^{DF} O
 $(7-1)$
 CF_2
 (0081)

熱分解反応は、気相反応または液相反応で実施でき、気相反応で実施するのが効率的であり好ましい。そして、熱分解反応の方法および反応温度は、化合物(5-1)の沸点や安定性により選択するのが好ましい。さらに、化合物(5-1)は、気相反応で効率的に熱分解反応を行いうる理由で、常圧における沸点が350℃以下であるのが好ましい。また、化合物(5-1)の沸点は50℃以上であるのが好ましい。さらに気相反応は、ガラスビーズ、アルカリ金属の塩、またはアルカリ土類金属の塩の存在下に実施するのが好ましい。

[0082]

気相反応は、連続式反応で行うのが好ましい。連続式反応は、加熱した反応管

中に気化させた化合物(5-1)を通し、生成した化合物(7-1)を出口ガス として得て、これを凝縮し、連続的に回収する方法により実施するのが好ましい

[0083]

気相反応で熱分解を行う場合の反応温度は、化合物(5-1)の構造により適宜変更されうるが、一般には150 \mathbb{C} 以上が好ましく、200 \mathbb{C} \mathbb{C} が特に好ましく、 \mathbb{C} りわけ \mathbb{C} \mathbb{C} が好ましい。反応温度が高くなりすぎると、生成物の分解反応により収率が低下するおそれがある。

[0084]

また気相反応で熱分解反応を行う場合には、管型反応器を用いるのが好ましい。管型反応器を用いる場合の滞留時間は、空塔基準で0.1秒~10分程度が好ましい。反応圧力は特に限定されない。また、化合物(5-1)が高沸点化合物の場合には、減圧下で反応を実施するのが好ましい。特に化合物(5-1)が低沸点化合物である場合には、生成物の分解が抑制され、かつ反応率が高くなることから、加圧下で反応を実施するのが好ましい。

[0085]

管型反応器を用いて気相反応を行う場合には、反応を促進させる目的で、反応管中にガラス、アルカリ金属の塩、またはアルカリ土類金属の塩を充填するのが好ましい。アルカリ金属の塩またはアルカリ土類金属の塩としては、炭酸塩またはフッ化物が好ましい。ガラスとしては一般的なソーダガラスが挙げられ、特にビーズ状にして流動性を上げたガラスビーズが好ましい。アルカリ金属の塩としては、炭酸ナトリウム、フッ化ナトリウム、炭酸カリウム、または炭酸リチウムが挙げられる。アルカリ土類金属の塩としては、炭酸カルシウム、フッ化カルシウムまたは炭酸マグネシウム等が挙げられる。さらに、反応管中にガラス、アルカリ金属の塩、またはアルカリ土類金属の塩を充填させる場合に、ガラスビーズや、炭酸ナトリウムの軽灰等であって、粒径が100~250μm程度であるものを用いると、流動層型の反応形式を採用できることから特に好ましい。

[0086]

気相反応においては、化合物(5-1)の気化を促進する目的で、熱分解反応

には直接は関与しない不活性ガスの存在下で反応を行うのが好ましい。不活性ガスとしては、窒素、二酸化炭素、ヘリウム、アルゴン等が挙げられる。不活性ガス量は化合物(5-1)に対して0.01~50vol%程度が好ましい。不活性ガス量が多すぎると、生成物の回収量が低くなるおそれがあり好ましくない。一方、化合物(5-1)の沸点が高い場合には、熱分解を液相反応で行ってもよい。

[0087]

熱分解反応は、化合物(5-1)を対応するカルボン酸のアルカリ金属または アルカリ土類金属塩に変換した後に熱分解することもできる。該方法においては 、化合物(5-1)は溶媒の存在下、アルカリ金属またはアルカリ土類金属の炭 酸塩または炭酸水素塩と反応させ、溶媒を除去することにより、対応するカルボ ~ン酸のアルカリ金属の塩、またはアルカリ土類金属の塩に導かれる。該方法では 、化合物(5-1)中の FSO_2 -基を加水分解することなく、-COF基をカ ルボン酸の塩に選択的に導くことができる。アルカリ金属の炭酸塩としては、炭 酸ナトリウム、炭酸カリウム、または炭酸リチウムが挙げられる。アルカリ土類 金属の炭酸塩としては、炭酸カルシウム、または炭酸マグネシウム等が挙げられ る。また、アルカリ金属の炭酸水素塩としては具体的には炭酸水素ナトリウム、 炭酸水素カリウム、または炭酸水素リチウムが挙げられる。アルカリ土類金属の 炭酸水素塩としては、炭酸水素カルシウム、または炭酸水素マグネシウム等が挙 げられる。また、アルカリ金属、アルカリ土類金属塩は充分乾燥したものを用い るのが好ましい。また溶媒としては非極性溶媒であっても、極性溶媒であっても よく、低温での反応が可能になることから、極性溶媒であるのが好ましい。極性 溶媒の例としては、1,2-ジメトキシエタン、ジエチレングリコールジメチル エーテル、テトラエチレングリコールジメチルエーテル、テトラヒドロフラン等 が挙げられる。

[0088]

化合物(5-1)のアルカリ金属塩の熱分解の温度は、100~300℃が好ましく、特に150~250℃が好ましい。アルカリ金属塩を経由する熱分解反応は、気相での熱分解法に比較して低温で行うことができるため好ましい。

[0089]

該化合物(7-1)は重合性の不飽和基(>C=CF $_2$)と、フルオロスルホニル基(FSO_2- 基)を有する特徴ある構造を有する化合物である。該化合物を重合させたポリマーは、食塩電解や燃料電池用の電解質材料として有用に用いうる。

[0090]

たとえば、化合物(7-1)を単独重合して生成するフルオロスルホニル基含有重合体は、高分子量でイオン交換容量の高いスルホン酸ポリマーの前駆体として有用である。また、化合物(7-1)を、化合物(7-1)と共重合しうる他の重合性単量体(以下、コモノマーと記載する。)と共重合させて、フルオロスルホニル基含有重合体とすることもできる。コモノマーは、1種であっても、2種以上であってもよい。

[0091]

[0092]

さらに、コモノマーとしては、上記に例示したコモノマーとともに、プロペン、ヘキサフルオロプロペン等のペルフルオロαーオレフィン類、(ペルフルオロブチル)エチレン等の(ペルフルオロアルキル)エチレン類、3ーペルフルオロオクチルー1ープロペン等の(ペルフルオロアルキル)プロペン類、ペルフルオロビニルエーテル類(たとえば、ペルフルオロ(アルキルビニルエーテル)や、ペルフルオロ(エーテル性酸素原子含有アルキル)ビニルエーテル))等を用いてもよい。

[0093]

化合物(7-1)が重合したモノマー単位を含む重合体の分子量は 5×10^3 $\sim 5\times10^6$ が好ましく、特には $1\times10^4\sim 3\times10^6$ が好ましい。また、化合物(7-1)を重合させたモノマー単位を含む重合体が、コモノマーが重合したモノマー単位を含む共重合体である場合、化合物(7-1)を重合させたモノマー単位の割合は、共重合体中の全モノマー単位に対して $0.1\sim99.9$ モル%が好ましく、 $5\sim90$ モル%が特に好ましく、 $10\sim75$ モル%がとりわけ好ましい。

[0094]

化合物 (7-1) とコモノマーとの共重合体は、食塩電解や燃料電池等の電解質材料の前駆体としての用途に有用に用いうる。さらに、該共重合体を食塩電解や燃料電池等の用途に使用する場合には、ペルフルオロ化合物であるものを選択するのが、耐久性の観点から好ましい。

[0095]

ペルフルオロ (アルキルビニルエーテル) 類のコモノマーとしては、下記化合物 (7B) が好ましい。

$$CF_2 = CF - (OCF_2CFZ)_{t} - O - R^{f} (7B)$$

ただし、tは $0\sim3$ の整数であり、Zはフッ素原子またはトリフルオロメチル基であり、 R^f は炭素数 $1\sim1$ 2のペルフルオロアルキル基である。また、 R^f は直鎖構造であっても分岐構造であってもよい。

ペルフルオロビニルエーテル化合物 (7B) としては、下記化合物 (7B-1)、下記化合物 (7B-2)、下記化合物 (7B-3)が好ましい。ただし、式中、vは1~9の整数であり、wは1~9の整数であり、xは2または3である

$$CF_2 = CFO(CF_2)_{v}CF_3 \cdot \cdot \cdot (7B-1)$$
.

 $CF_2 = CFOCF_2CF(CF_3)O(CF_2)_wCF_3 \cdot \cdot \cdot (7B-2)$

 $CF_2 = CF (OCF_2 CF (CF_3))_{x} O (CF_2)_{2} CF_3 \cdot \cdot \cdot (7B-2)$.

[0097]

さらに、本発明においては、化合物(7-1)のフルオロスルホニル基(-SO₂F基)をアルカリ加水分解する、または、該アルカリ加水分解した後に酸処理する、ことによりスルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体を製造することができる。

[0098]

アルカリ加水分解においては、アルカリ金属水酸化物またはアルカリ金属炭酸塩を用いるのが好ましい。酸処理においては、塩酸、硝酸または硫酸を用いるのが好ましい。これにより、フルオロスルホニル基はスルホン酸塩基($-SO_3M^1$ 基:ここで、 M^1 は対イオンを示す。)に変換されうる。ここで M^1 としては、アルカリ金属イオンまたは $N^+R^1R^2R^3R^4$ (ただし、 $R^1\sim R^4$ はそれぞれ独立に、水素原子、または、炭素数 $1\sim 5$ のアルキル基。)であるのが好ましい。アルカリ金属イオンとしては、ナトリウムイオン、カリウムイオンまたはリチウムイオンが好ましい。また、 $N^+R^1R^2R^3R^4$ は N^+ (CH_3)。4、 N^+ (CH_2 CH3)。4、 N^+ (CH_2 CH3)。4、 N^+ (N^+ 0 (N^+ 0 (N^+ 0 (N^+ 1 (N^+ 2 (N^+ 3) (N^+ 4 (N^+

スルホン酸塩基における M^1 がアルカリ金属イオンである場合の重合体は、スルホン酸基含有重合体にアルカリ金属水酸化物を反応させることにより得るのが好ましい。またスルホン酸塩基における M^1 が N^+ R 1 R 2 R 3 R 4 である場合の重合体は、フルオロスルホニル基含有重合体にNR 1 R 2 R 3 R 4 (OH)を反応させることにより得るのが好ましい。

[0099]

さらに、加水分解で得られたスルホン酸塩基を含有するポリマーは、M¹とは 異なり対イオンとなりうるイオン、を含む水溶液に浸漬することにより、他の対 イオンに変換することができる。

[0100]

また、スルホン酸塩基($-SO_3M^1$ 基)は、酸で処理することによりスルホン酸基($-SO_3H$ 基)に変換することができる。

これらの基の変換方法は、公知の方法および条件にしたがって実施できる。

[0101]

本発明の方法で得られるフルオロスルホニル基を有する重合体は、他の基材への密着性に優れる。また、高い屈折率を有することから、光学材料としても有用である。また本発明の方法で得られるスルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体は、食塩電解や燃料電池用の電解質材料に限定されず、固体電解質材料として種々の用途に用いることができる。

[0102]

たとえば、水電解、過酸化水素製造、オゾン製造、廃酸回収等に使用するプロトン選択透過膜、脱塩又は製塩に使用する電気透析用陽イオン交換膜等に用いることができる。また、リチウムイオン電池のポリマー電解質、固体酸触媒、陽イオン交換樹脂、修飾電極を用いたセンサー、空気中の微量イオンを除去するためのイオン交換フィルターやアクチュエーター等にも使用できる。すなわち、化合物(7-1)の重合反応で得られるポリマーは、各種の電気化学プロセスの材料として使用できる。

[0103]

また、スルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体は、酸、塩基、および塩類の分離精製に用いる拡散透析用の膜、蛋白質分離のための荷電型多孔膜(荷電型逆浸透膜、荷電型限外ろ過膜、荷電型ミクロろ過膜等)、除湿膜、加湿膜等にも使用できる。

[0104]

さらに、本発明における好ましい態様としては、つぎの態様が挙げられる。

[0105]

すなわち、下記化合物(3-10)をフッ素化して下記化合物(4-10)とし、つぎに該化合物(4-10)のエステル結合を分解させることを特徴とする下記化合物(5-10)の製造方法である。該化合物(5-10)を熱分解することによる、または該化合物(5-10)を下記化合物(6-10)(ただし、Mはアルカリ金属原子を示す。)に導いた後に熱分解することによる、下記化合物(7-10)の製造の製造方法である。さらに該化合物(7-10)の1種以上を重合させたモノマー単位、または該化合物(7-10)の1種以上を重合さ

せたモノマー単位と、該化合物と共重合しうるコモノマーの1種以上を重合させたモノマー単位を含む重合体およびその製造方法である。さらに該重合体中のフルオロスルホニル基をアルカリ加水分解する、または、該アルカリ加水分解した後に酸処理する、ことによりスルホン酸塩基またはスルホン酸基含有重合体を製造する方法である。これらの製造方法における下記化合物は新規化合物である。

[0106]

【化19】

$$FSO_2 \xrightarrow{F_2} C$$

$$F_2 \xrightarrow{F_2} C$$

$$F_3 \xrightarrow{F} C$$

$$F \xrightarrow{F} C$$

$$F \xrightarrow{F} C$$

$$COOM$$

$$F_3 \xrightarrow{F} C$$

[0107]

【実施例】

以下に本発明を実施例により具体的に説明するが、本発明はこれらに限定されない。

なお、以下において1, 1, 2-トリクロロトリフルオロエタンをR-113と記し、 $CC1F_2CF_2CHC1F$ をHCFC225cbと記し、ガスクロマトグラフィーをGCと、サイズ排除クロマトグラフィーをGPCと、数平均分子量を M_n と、重量平均分子量を M_W と記す。

[0108]

 19 F-NMRを用いた定量は、ペルフルオロベンゼンを内部標準とした。 G Cによる定量値はピーク面積比から求めた値である。 G P C は東ソー社製装置名、 S E C H L C $^{-8}$ O 2 O を用い、移動相はH C F C 2 2 5 c b $^{\prime}$ へキサフルオロイソプロピルアルコール(9 9 $^{\prime}$ 1 体積比)を、カラムはポリマーラボラトリー社製のP 1 g e 1 5 $^{\prime}$ M I X E D $^{-1}$ C を 2 本、分子量換算用標準試料はポリメタクリル酸メチルを用いた。

[0109]

[例1] 化合物 (B1-10) の調製例

[0110]

【化20】

J. Fluorine Chem., 46, 39 (1990) に記載される方法で化合物 (C1-10) を合成した。化合物 (C1-10) からJ. Fluorine Chem., 68, 253 (1994) に記載される方法にしたがって化合物 (B1-10) を製造した。ただし、該文献における固体酸触媒としてのペルフルオロイオン交換樹脂ビース(商品名:Nafion NR50)を、アモルファスシリカ上に担持した10~20%フルオロスルホン酸ナノコンポジット(商品名:Nafion SAC-13。以下、商品名で記載する。)に変

更した。化合物 (C1-10) (105.7g) から化合物 (B1-10) (43.5g) が得られた。

[0112]

[例2] 化合物(B2-10)の製造例

 $CH_3C(O)CH_2OCOCF_2CF_3(B2-10)$

得られた粗液を分液し、フルオロカーボン層を得た。さらにフルオロカーボン層を水($250 \,\mathrm{mL}$)で2回洗浄し、硫酸マグネシウムで乾燥した。さらに、ろ過して粗液を得た。ろ液を減圧蒸留して化合物(B2-10)(167.3g)を $47.1\sim47.9 \,\mathrm{C}/0.7k$ Pa(絶対圧)の留分として得た。留分のGCによる純度は、99%であった。

[0113]

¹ H-NMR (300. 4MHz、溶媒:CDC1₃、基準:CHC1₃)δ (ppm):2.22(s,3H),4.92(s,2H)。

¹⁹ F-NMR (282.7MHz、溶媒:CDCl₃、基準:CFCl₃) δ (ppm):-82.9 (3F), -121.4 (2F)。

[0114]

[例3] 化合物(3-10)の製造例

[0115]

【化21】

[0116]

200mLフラスコに例1で得た化合物(B1-10)(40.0g)、例2 で得た化合物(B2-10)(32.1g)、オルトギ酸エチル(21.6g) およびNafion SAC-13 (2.0g)を仕込み、内温80℃で4時間 撹拌した。その後、反応器内を減圧にして低沸成分を除去し、粗液を得た。粗液 を、シリカゲルカラムクロマトグラフィ(展開溶媒:HCFC225cb)で精 製して化合物(3-10)(64.3g)を得た。GC純度は93%であった。

[0117]

¹ H-NMR (300.4MHz、溶媒:CDC·1₃、基準:CHCl₃)δ (ppm):1.42,1.45 (s,3H),3.82~3.93 (m,1H),4.11~4.25 (m,4H),4.35~4.46 (m,2H)。

¹⁹ F-NMR (282.7MHz、溶媒:CDC1₃、基準:CFC1₃) δ (ppm):43.3 (1F), -82.9 (3F), -84.1 (2F), -110.9 (2F), -121.4 (2F)。

[0118]

[例4] 化合物(4-10)の製造例

[0119]

【化22】

[0120]

500mLのニッケル製オートクレーブに、R-113(312g)を加えて 撹拌し、25℃に保った。オートクレーブガス出口には、20℃に保持した冷却 器、NaFペレット充填層、および-10℃に保持した冷却器を直列に設置した 。冷却器からは凝集した液をオートクレーブに戻すための液体返送ラインを設置 した。

窒素ガスを1.0時間吹き込んだ後、窒素ガスで20%に希釈したフッ素ガス (以下、希釈フッ素ガスと記す。)を、流速12.72L/hで1時間吹き込ん だ。つぎに、フッ素ガスを同じ流速で吹き込みながら、例3で得た化合物(3-10)(20.0g)をR-113(200g)に溶解した溶液を7.6時間か けて注入した。

[0121]

つぎに、希釈フッ素ガスを同じ流速で吹き込み、かつ、反応器圧力を0.15 MPaに保ちながら、ベンゼン濃度が0.01 g/mLのR-113溶液を25 \mathbb{C} から $40\mathbb{C}$ にまで昇温しながら23 mL注入した。さらに、オートクレーブのベンゼン注入口を閉め、反応器圧力を0.15 MPaに、反応器内温度を $40\mathbb{C}$ に保ち、1.0 時間撹拌を続けた。ベンゼンの注入総量は0.22 g、R-113 の注入総量は23 mLであった。さらに、窒素ガスを1.0 時間吹き込んだ。生成物を19 F-NMRで分析した結果、標記化合物の生成が認められ、収率は98%であった。

[0122]

 19 F-NMR (376.0MHz、溶媒:CDC1₃、基準:CFC1₃) 8 9 pm):45.3 (1F), -77.4 (1F), -80.1 (3F), -80.7~-81.4 (1F), -82.1 (1F), -82.5 (2F), -83.3 (3F), -82.7~-83.6 (1F), -85.5~-87.1 (2F), -112.8 (2F), -121.9 (1F), -122.2 (2F).

[0123]

[例5] 液相熱分解反応による化合物(5-10)の製造例

[0124]

【化23】

[0125]

例4で得た化合物(4-10)(10.6g)を、充分に乾燥させたKF粉末(0.18g)と共にフラスコに仕込み、室温で24時間撹拌した。冷却後、フラスコより回収したサンプル(8.8g)をろ過し、液状サンプルを回収した。

NMR、およびGC-MSにより、主生成物が標記化合物であることを確認した。収率は77.8%であった。

[0126]

 19 F-NMR (282.7MHz、溶媒:CDCl₃、基準:CFCl₃) 8 8 9 $^{$

[0127]

[例6] 化合物 (7-10) および化合物 (7-2) の製造例

[0128]

【化24】

[0129]

100mLの3つロフラスコに炭酸水素カリウム(3.21g、0.032モル)、1,2-ジメトキシエタン(24.4g)を仕込んだ。つぎに内温が5~10℃になるまで冷却し、充分に撹拌しながら化合物(5-10)(15.4g、0.0314モル)を滴下した。滴下している間、フラスコ内温が5~20℃に保つようにした。さらに室温で撹拌した。その後、1,2-ジメトキシエタンを減圧で留去して、生成した固体を粉砕し、減圧乾燥機を用いて80~100℃で2日間乾燥することにより化合物(7-2)(13.9g、0.0264モル)を得た。

[0130]

次に100 mLの3 つロフラスコに化合物(7-2)(12.9 g、0.02 45 モル)を仕込み、真空下、内温が190~200 $\mathbb C$ になるまで加熱、熱分解 反応を行った。生成物は真空ポンプ側のドライアイストラップにより回収した。

さらに粗生成物を蒸留して、化合物 (7-10) (1.47g) を得た。

[0131]

精密質量(EI) 423.9263 (M+H) [理論値: C₇O₅F₁₂S=423.9275]。

 19 F-NMR(564.55MHz、溶媒:CDCl₃、基準:CFCl₃) δ (ppm):45.3(1F),-82.0~-83.7(5F),-87.7(1F),-112.8(2F),-125.2(1F),-126.5(1F),-128.4(1F)。

[0132]

[例7] 化合物 (7-10) の単独重合体の製造例

例 6 で得た化合物(7-10)(1.25g)とペルフルオロ過酸化ベンゾイル(4.5mg)をガラス管に入れ、液体窒素で固めたのち真空下で封管した。 70 \mathbb{C} で4 5 時間保持したのち、生成したポリマーを取り出し、 $n-\mathbb{C}_6F_{13}$ Hに溶解してヘキサンで再沈殿させ、洗浄し、 $80\mathbb{C}$ で16 時間減圧乾燥した。 19 FNMR(282.65 MHz,溶媒:ペルフルオロベンゼンに重ベンゼンを添加、基準: $\mathbb{C}F\mathbb{C}1_3$)のデータを図1に示す。46.0ppmに $-SO_2$ Fに由来する1F分のフッ素原子のシグナルが確認された。化合物(7-10)の単独重合体の収量は0.823g(収率66%)であった。 $\mathbb{G}P\mathbb{C}$ による \mathbb{M}_n は 6.5×10^4 、 \mathbb{M}_W は 9.8×10^4 であった。 $\mathbb{D}S\mathbb{C}$ で測定したガラス転移温度は $92\mathbb{C}$ であった。

[0133]

さらに、再沈殿および洗浄して、低沸点成分を減圧下で留去した。さらに80 ℃で16時間減圧乾燥した結果、標記重合体からなる粉状ポリマー(0.072 g)を回収した。先に得たポリマーとあわせた収率は71%であった。

[0134]

[比較例]

 $CF_2 = CFOCF_2CF(CF_3)OCF_2CF_2SO_2F(1.25g)$ とペルフルオロ過酸化ベンゾイル(4.5 mg)をガラス管に入れて、液体窒素で固めた後、真空下で封管した。70Cで45時間反応させた後も、無色透明の

4) • • •

液体のままであった。反応液を丸底フラスコに移し、HCFC225cbでガラス管壁を洗浄して、洗液を前記丸底フラスコに添加した。減圧下で低沸点成分を留去して、80Cで16時間減圧乾燥した。水飴状のオリゴマー(0.328g)を得た。ポリマー収率は26%。GPCによる M_n は 3.7×10^3 、 M_W は 4.7×10^3 であった。

[0135]

【発明の効果】

本発明の方法によれば、イオン交換膜、特に食塩電解や固体高分子型燃料電池の膜や該燃料電池の触媒層に用いる電解質等、またはそれらの原料として有用な化合物を、入手容易な化合物から短い工程で効率的に製造できる。また本発明によれば前記用途に用いるポリマー等またはそれらの原料として有用な新規な化合物が提供されうる。

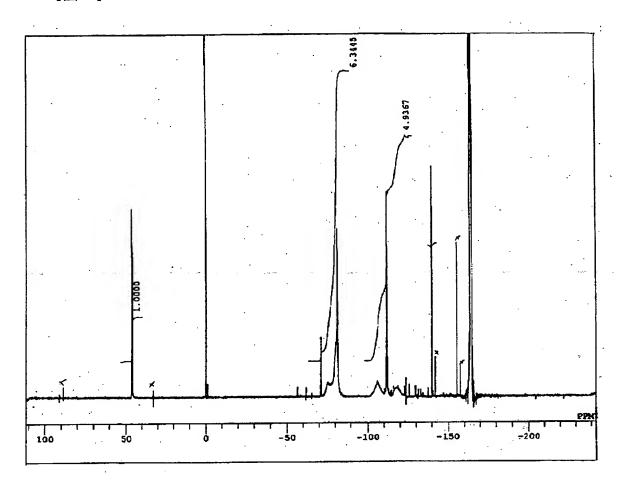
【図面の簡単な説明】

【図1】例7で製造した化合物(7-10)の単独重合体の 19 FNMRスペクトル(横軸: δ (ppm))

【書類名】

図面

【図1】



【書類名】要約書

【要約】

【課題】高い重合反応性を有するフルオロスルホニル基含有化合物およびその製造方法を提供する。

【解決手段】(3)をフッ素化して(4)とし、つぎに(4)の分解反応を行うことにより(5)を製造する。ただし、 R^A はフルオロアルキレン基等の2価有機基であり、 R^A は R^A がフッ素化された基または R^A と同一の基であり、 R^B ~ R^D は、それぞれ独立に水素原子等、 R^B F~ R^D Fはフッ素原子等、 R^E は1価有機基であり、 R^E Fは R^E がフッ素化された基または R^E と同一の基であり、 E^G は2価連結基であり、 E^G はEと同一の基または E^G が切断されて形成した基であり、 E^G 1は E^G 1が切断されて形成した基であり、 E^G 1は E^G 2が切断されて形成した基であり、 E^G 3をあり、 E^G 1は E^G 3をあり、 E^G 1は E^G 3をあり、 E^G 1の素原子等。

【化1】

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
FSO_2R^{AF} & O & R^{EF} \\
R^{DF} & O & E^F \\
CX^{1F}X^{2F}X^{3F}
\end{array}$$
(4)

$$\begin{array}{c|c}
R^{BF} & R^{CF} \\
FSO_2 R^{AF} & O \\
R^{DF} & O \\
CX^{1F} X^{2F} X^{3F}
\end{array} (5)$$

【選択図】なし

出願人履歴情報

識別番号

[000000044]

1. 変更年月日

1999年12月14日

[変更理由]

住所変更

住 所

東京都千代田区有楽町一丁目12番1号

氏 名

旭硝子株式会社